(54) MODIFIED PHENOL RESIN COMPOSITION AND PRODUCTION THEREOF

IΡ

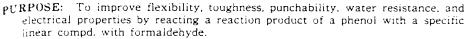
(11) 4-351617 (A)

-(43) 7.12.1992

(21) Appl. No. 3-225411 (22) 29.5.1991

(71) SUMITOMO BAKELITE CO LTD (72) MASAYUKI KOJIMA(2)

(51) Int. Cls. C08G8:10



CONSTITUTION: A phenol is reacted with 0.1-0.5mol (based on 1mol of the hydroxvl groups of the phenol) of a linear compd. of formula I (wherein n is 3-16; and R is H or methyl) having a terminal unsatd, group and a terminal aldehyde group at 80-160°C in the presence of an acid catalyst, and a part or most of unreacted phenol is removed from the reaction system. The obtd. reaction prodact is reacted with formaldehyde in an amt. of 0.5-2.0mol based on 1moi of the phenolic hydroxyl groups of the product at 80-100°C in the presence of a basic catalyst to give a resol-type modified phenol resin compsn. of formula П

(54) MODIFIED PHENOL RESIN COMPOSITION AND PRODUCTION THEREOF

(11) 4-351618 (A)

(43) 7.12.1992 (19) JP

(21) Appl. No. 3-225408 (22) 29.5.1991

(71) SUMITOMO BAKELITE CO LTD (72) MASAYUKI KOJIMA(2)

(51) Int. Cl⁵. C08G8/30,C08G8/24

PURPOSE: To improve flexibility, toughness, punchability, water resistance, and electrical properties by reacting a reaction product of a phenol with a specific linear diene with formaldehyde.

CONSTITUTION: A phenol is reacted with 0.2-0.8mol (based on 1mol of the hydroxyl groups of the phenol) of a linear diene of formula I (wherein n is 1-14; and R₁ and R₂ are each H or methyl) at 80-160°C) in the presence of an acid catalyst. The reaction product is reacted with formaldehyde in an amt. of 0.5-2.0mol based on Imol of the phenolic hydroxyl group of the product at 80-100°C in the presence of a basic catalyst to give a resol-type modified phenol resin compsn. of formula II.

(54) PRODUCTION OF THERMOPLASTIC POLYURETHANE

(11) 4-351619 (A)

(43) 7.12.1992 (19) JP

(21) Appl. No. 3-154079 (22) 28.5.1991

(71) KURARAY CO LTD (72) SHINJI KOMORI(1)

(51) Int. Cl⁵. C08G18/48

PURPOSE: To produce a polyoxytetramethylene-based thermoplastic polyurethane excellent in elasticity, transparency, and extrudability.

CONSTITUTION: Polyoxytetramethylene glycol having a number-average mol.wt. of 900-1,100 and a dispersion value of mol.wt. distribution of 2.1 or lower, a chain extender, and an org, diisocyanate are melt polymerized at 220-280°C. The dispersion value is a ratio of the viscosity-average mol.wt. to the numberaverage mol.wt.

(19) 日本国特許庁 (JP) (12) 公開特許公報 (A)

(11)特許出顧公開番号

特開平4-351619

(43)公開日 平成4年(1992)12月7日

(51) Int.Cl.⁵

識別記号 庁内整理番号

FΙ

技術表示箇所

C 0 8 G 18/48

NDZ 7602-4J

審査請求 未請求 請求項の数1(全 5 頁)

(21)出顧番号

特顯平3-154079

(71)出額人 000001085

株式会社クラレ

(22)出籍日

平成3年(1991)5月28日

岡山県倉敷市福津1621番地

(72)発明者 小森 懺次

岡山県倉敷市酒津1621番地 株式会社クラ

レ内

(72)発明者 山下 節生

岡山県倉敷市酒津1621番地 株式会社クラ

レ内

(54) 【発明の名称】 熱可塑性ポリウレタンの製造方法

(57)【要約】

【目的】 弾性、透明性および押出成形性の全てに優れ たポリオキシテトラメチレン系の熱可塑性ポリウレタン

【構成】 數平均分子量900~1100、分子量分布 分散値2. 1以下のポリオキシテトラメチレングリコー ルを、鎖伸長剤および有機ジイソシアネートと220~ 280℃で溶融重合する。この分子量分布分散値は粘度 平均分子量の数平均分子量に対する比の値である。

1

【特許請求の範囲】

【請求項1】 数平均分子量が900~1100の範囲 内であり、かつ式

〔式中、v1sはポリオキシテトラメチレングリコール の40℃における溶融粘度(ポイズ)を表す〕で規定さ れる粘度平均分子量を表す〕で規定される分子量分布分 散値σが2. 1以下であるポリオキシテトラメチレング リコールと領伸長剤と有機ジイソシアネートとを、22 とする熱可塑性ポリウレタンの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は特定のポリオキシテトラ メチレングリコールを用いた熱可塑性ポリウレタンの製 造方法に関する.

【0002】本発明の方法により製造されるポリオキシ チトラメチレン系の熱可塑性ポリウレタンは、従来のポ リオキシテトラメチレン系の熱可塑性ポリウレタンでは、 良好な弾性と両立させることが困難であった透明性およ 20 び溶融押出成形性が改善されることから、透明チュー プ、透明ホース、透明フィルム等の弾性および透明性が 要求される押出成形品の素材などとして有用である。

[0003]

【従来の技術】ポリオキシテトラメチレン系の熱可塑性 ポリウレタンは耐加水分解性に優れることから、チュー プ、ホース等の水と接触させて使用する物品の素材とし て使用されている。また技ポリオキシテトラメチレン系 の熱可塑性ポリウレタンは、ポリオキシテトラメチレン グリコールと 1, 4 - プタンジオール等の鎖伸長剤と 30 4, 4'-ジフェニルメタンジイソシアネート等の有機※

【0010】〔式中、visはポリオキシテトラメチレ ングリコールの40℃における溶融粘度(ポイズ)を表 す)

【0011】で規定される粘度平均分子量を表す〕

【0012】で規定される分子量分布分散値σが2.1 以下であるポリオキシテトラメチレングリコールと類伸 長剤と有機ジイソシアネートとを、220~280℃の ポリウレタンの製造方法を提供することにより達成され る.

【0013】本発明において使用するポリオキシテトラ メチレングリコールの数平均分子量は900~1100 の範囲内である。数平均分子量が900未満であると熱 可塑性ポリウレタンの特徴的な性能である反発弾性、低 温特性、耐熱性等が低下し、逆に1100を越えると、 たとえ上記式で規定される分子量分布分散値 σ が 2 . 1 以下であっても得られる熱可塑性ポリウレタンの透明性 および押出成形性が低下する。

 $\sigma = M v / M n$

〔式中、Mnはポリオキシテトラメチレングリコールの 数平均分子量を表し、Mvは式

log(Mv) = (0.493) log(vis) + 3.0646

※ジイソシアネートとを重合して製造されている。

[0004]

【発明が解決しようとする課題】本発明者らの検討によ ると、数平均分子量800~900程度のポリオキシテ トラメチレングリコールを使用して製造された熱可塑性 0~280℃の範囲内の温度で溶験重合することを特徴 10 ポリウレタンでは、一般に透明性および溶験押出成形性 が良好である反面、反発弾性、低温特性および耐熱性を 十分に高めることが困難であり、一方、数平均分子量が 約900以上のポリオキシテトラメチレングリコールを 使用して製造された熱可塑性ポリウレタンでは、一般に 反発弾性、低温特性および耐熱性が良好である反面、透 明性および溶融押出成形性が著しく低下することが判明 した。

> 【0005】しかして本発明の目的は、弾性、低温特性 および耐熱性に優れるのみならず、透明性および溶融押 出成形性にも優れたポリオキシテトラメチレン系の熱可 塑性ポリウレタンを製造する方法を提供することにあ る。

[0006]

【課題を解決するための手段】本発明によれば、上記の 目的は、数平均分子量が900~1100の範囲内であ り、かつ式

 $[0\ 0\ 0\ 7]\ \sigma = M v / M n$

【0008】〔式中、Mnはポリオキシテトラメチレン グリコールの数平均分子量を表し、Mvは式

[0009]

log(Mv) = (0.493) log(vis) + 3.0646

【0014】本発明において使用するポリオキシテトラ メチレングリコールの分子量分布分散値σは2. 1以下 である。σの値が2、1を越える場合には、得られる熱 可塑性ポリウレタンの透明性および押出成形性が不十分 となる.

【0015】本発明において使用する鱎伸長剤として は、ポリウレタンの製造において薫伸長剤として通常使 範囲内の温度で溶融重合することを特徴とする熱可塑性 40 用されているような、2個の活性水素原子を有する分子 量400以下の化合物が例示される。その代表例として は、エチレングリコール、1、4-プタンジオール、3 -メチル-1, 5-ペンタンジオール、1, 6-ヘキサ ンジオール、キシリレングリコール、1、4-ビス(β -ヒドロキシエトキシ) ベンゼン、ピス (β-ヒドロキ シエチル) テレフタレートなどのジオール; 3.3'-ジクロロー4、4'ージアミノジフェニルメタン、イソ ホロンジアミン、4,4'-ジアミノジフェニルメタ ン、エチレンジアミンなどのジアミン;ヒドラジン;ピ 50 ペラジンなどの2個のイミノ基を環式構造の中に含む複 素類化合物:アジピン酸ジヒドラジド、イソフタル酸ジ ヒドラジドなどのジヒドラジドなどの低分子化合物が挙 げられる。また本発明において使用する有機ジイソシア ネートとしては、例えば4、4 - ジフェニルメタンジ イソシアネート、p-フェニレンジイソシアネート、ト リレンジイソシアネート、1,5-ナフチレンジイソシ アネートなどの芳香族ジイソシアネート; キシリレンジ イソシアネート、ヘキサメチレンジイソシアネートなど の脂肪族ジイソシアネート; またはイソホロンジイソシ アネート、4、4′ージシクロヘキシルメタンジイソシ 10 アネートなどの脂環式ジイソシアネートが挙げられる。 本発明の効果は、鎮伸長剤および有機ジイソシアネート としてそれぞれ1、4-プタンジオールおよび4、4' ジフェニルメタンジイソシアネートを使用した場合等

3

【0016】本発明に従う重合反応は220~280℃ の範囲内の温度で溶融重合法で行われる。重合温度が2 20℃より低いと得られるポリウレタンの透明性および 押出成形性が不十分となり、また280℃より高いと熱 分解反応が生起し、重合度の十分に高いポリウレタンを 20 得ることが困難となる。溶融重合方法としては、特に限 定されるものではないが、多軸スクリュー押出機を用い て溶融混練下に連続的に重合を行う方法が、得られるボ リウレタンの透明性および溶融押出成形性が特に良好と なることから好ましい。

において特に顕著である。

【0017】重合反応において使用するポリオキシテト ラメチレングリコール、鎖伸長剤および有機ジイソシア ネートの量的割合は、目的とする熱可塑性ポリウレタン に対する要求性能等に応じて適宜選択することが可能で ば、鎖伸長剤および有機ジイソシアネートとしてそれぞ れ1、4-プタンジオールおよび4、4'-ジフェニル メタンジイソシアネートを使用する場合では、得られる ポリウレタンの窒素原子含有率が4.0~5.0重量% の範囲内となるように各原料の使用割合を選択すること が望ましい。

【0018】本発明に従う重合反応では、得られる熱可 塑性ポリウレタンが濃度0.5g/100mlのジメチ ルホルムアミド溶液として30℃で求めた対数粘度が 0. 9~1. 5 d 1/gの範囲内となるような重合時間 40 を採用することが望ましい。本発明の方法に従って得ら れた対数粘度が0、9~1、5 d l/gの範囲内の熱可 塑性ポリウレタンは、熱成形性が良好であるとともに透 明性も特に良好である。

【0019】本発明に従う重合反応では、系中に酸化防 止剤、熱分解防止剤、紫外線吸収剤、加水分解防止剤、 着色剤、帯電防止剤、導電剤、難燃剤、補強材、充填 剤、滑剤、離型剤、可塑剤、接着助剤、粘着剤などの配 合剤を任意に含有せしめることができる。

[0020]

【実施例】以下、実施例により本発明を具体的に説明す るが、本発明はこれらの実施例により限定されるもので **はない**。

【0021】なお、実施例および比較例において得られ た熱可塑性ポリウレタンの透明性、溶融押出成形性およ び反発弾性は次の方法により評価した。

【0022】(a)透明性

射出成形機(日轉樹脂工業製FS80S 12ASE) を用いて成形した厚み2mmのシート状の成形品につい て、肉眼判定に基づく透明感と、スガ試験機製S&Mカ ラーコンピューター モデルSM-4を用いて測定され たハンター(Hunter)の式に従う白色度Wとを対 比させることにより、Wが18未満のものを「透明」、 Wが18以上かつ23未満のものを「半透明」、Wが2 3以上のものを「白濁」と判定した。

【0023】(b)溶融押出成形性

対象となるポリウレタンのペレットを用い、口径25m mφの押出機により220℃の押出温度でコートハンガ ーダイより 0. 5 Kg/時で溶融押出しし、得られた押 出フィルム中の未溶融物(フィッシュアイ)の増加が認 められるまでの運転時間で評価した。

【0024】(c)反発彈性

上記透明性の評価で使用したものと同種の厚み2mmの シート状成形品を6枚重ねたものについて、JIS-K -7311に準拠して測定した。

【0025】実施例1

分子量分布分散値 (σ) = 1.90で数平均分子量98 1のポリオキシテトラメチレングリコールを48.49 g/分、4、4'ージフェニルメタンジイソシアネート ある。本発明の効果が特に顧著となる点において、例え 30 を41.07g/分、1,4-プタンジオールを<math>10. 44g/分のそれぞれ一定の速度で同方向二軸押出機 [BP-30-S (プラスチック工学研究所製)] に供 給して溶融重合反応させた。押出機のスクリュー径は3 0mm、スクリュー長さは1080mmであった。反応 温度は240℃とし、生成ポリウレタンを約3mmøの ストランドとして押出機から吐出し、水冷した後、切断 してペレット化した。得られた熱可塑性ポリウレタンの 対数粘度は0.98d1/gであり、窒素含有量は4. 6 重量%であった。

> 【0026】採用した製造条件および得られたポリウレ タンの分析結果を表1に示し、また得られたポリウレタ ンの性能評価の結果を表2に示す。

【0027】実施例2~5および比較例1~5 使用するポリオキシテトラメチレングリコールの種類、 各原料の供給速度の相対値および反応温度を確宜変更す ることにより、表1に示す熱可塑性ポリウレタンを得 た。該ボリウレタンの性能評価結果を表2に示す。

[0028]

【表1】

5

		使用したな	ドリオキシテト		得られたポリ	
ラメチレン		ラメチレン	/グリコール	反応温度	ウレタン	
		數平均分	分子量分布		対数粘度	童素含有率
		子量M n	分散值σ	(℃)	(dl/g)	(重量%)
実施的	列 1	981	1. 90	240	0. 98	4, 6
"	2	981	1. 90	240	1. 02	4. 0
"	3	981	1. 90	260	1. 15	4.4
"	4	915	1. 99	220	0. 82	4. 4
"	5	1030	1. 88	260	1. 20	4. 4
比較例1		975	2. 20	240	1. 01	4. 6
"	2	981	1. 90	200	1. 02	4. D
"	3	981	1. 90	290	0. 64 (1)	4. 9
"	4	846	1. 9 5	240	1. 00	4. 5
"	5	1340	1. 76	240	0. 96	4. 5

注(1): 反応温度が高いために、得られたポリウレタンの対数粘度が低かった。

[0029]

[表2]

		100				
		反発弾性 (%)	(1) 透明性	押 出 成 形 性		
実施例 1		41	0	0		
H	2	52	0	0		
#	3	43	0	0		
*	4	40	0	0		
"	5	45	0	0		
比較倒1		43	×	× (2時間後に未溶融粒子発生)		
"	2	45	×	△(演動性が悪い)		
"	3	40	Δ	粘度が低すぎてフィルム化不可		
~	4	36	0	0		
*	5	5 2	×	×		

注(1): 記号は次の意味を有する。

〇:遇 明(W<18)

△: 半透明 (18≦W<23)

×:白 曷(23≤W)

注(2): 配号は次の意味を有する。

〇:良好(7時間運転でフィッシュアイの増加ほとんど認められず)

△:中間(5~6時間運転でフィッシュアイの増加が認められた)

×:不良(2~3時間運転でフィルムが成形できないほど未落動物

が増加し、樹脂の流動性が着しく低下した)

[0030]

リオキシテトラメチレン系の熱可塑性ポリウレタンを製 造することが可能になる。本発明の方法により得られる 【発明の効果】本発明によれば、上記の実施例から明ら かなとおり、弾性、透明性および押出成形性に優れたポ 50 熱可塑性ポリウレタンは上配の特長を有することから、

(5)

特開平4-351619

該熱可塑性ポリウレタンを使用することによって、シー ミネート製品等の製品を押出成形法により安定に、かつト、フィルム、チューブ、ホース、被覆電線、ペルトラ 長時間連続して製造することが可能となる。